#### PRODUCING METHOD OF POLYETHER POLYOL

Patent number:

JP2004182974

**Publication date:** 

2004-07-02

Inventor:

OGOSHI TORU; SETOYAMA TORU

Applicant:

MITSUBISHI CHEM CORP

Classification:

- international:

C08G65/34; C08G65/00; (IPC1-7): C08G65/34

- european:

Application number: JP20030366048 20031027

Priority number(s): JP20030366048 20031027; JP20020339507 20021122

Report a data error here

#### Abstract of JP2004182974

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide a producing method of a polyether polyol with a high degree of polymerization and little discoloring in a high yield by a dehydrating condensation of a crude polyether polyol in mild reaction conditions.

SOLUTION: The producing method of the polyether polyol comprises conducting the dehydrating condensation reaction of a polyol in the presence of a catalyst comprising an acid and a base.

COPYRIGHT: (C)2004, JPO&NCIPI

Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide

(19) 日本国特許庁(JP)

## (12) **公 開 特 許 公 報(A)** (11) 特許出願公開番号

特開2004-182974 (P2004-182974A)

(43) 公開日 平成16年7月2日(2004.7.2)

(51) Int.Cl.7

FI

テーマコード(参考)

CO8G 65/34

CO8G 65/34

4 J O O 5

### 審査開求 未開求 間求項の数 11 OL (全8頁)

(21) 出願番号 (22) 出願日 (31) 優先權主張番号 (32) 優先日 (33) 優先權主張国	特願2003-366048 (P2003-366048) 平成15年10月27日 (2003.10.27) 特願2002-339507 (P2002-339507) 平成14年11月22日 (2002.11.22) 日本国 (JP)	(71) 出願人 (74) 代理人 (72) 発明者	00005968 三菱化学株式会社 東京都港区芝五丁目33番8号 100103997 弁理士 長谷川 晩司 大越 徹 神奈川県横浜市青葉区鴨志田町1000番 地 株式会社三菱化学科学技術研究センタ
		(72) 発明者 Fターム (参	瀬戸山 亨 神奈川県横浜市青葉区鴨志田町1000番 地 株式会社三菱化学科学技術研究センタ 一内 考) 4J005 AA21 BB02

(54) 【発明の名称】ポリエーテルポリオールの製造方法

#### (57)【要約】

【課題】 ポリオールの脱水縮合により、高重合度で着色の少ないのポリエーテルポリオ ールを高収率で製造する方法を提供する。

脱水縮合反応を酸および塩基よりなる触媒の存在下に行う。 【解決手段】

【選択図】 なし

【特許請求の範囲】

【請求項1】

ポリオールの脱水縮合反応によりポリエーテルポリオールを製造するに際し、酸および塩基よりなる触媒の存在下に反応を行うことを特徴とするポリエーテルポリオールの製造方法。

【請求項2】

触媒の塩基が3級窒素原子を有する含窒素有機塩基である、請求項1に記載のポリエーテルポリオールの製造方法。

【請求項3】

触媒の含窒素有機塩基がピリジン骨格を有するものである、請求項2に記載のポリエーテ 10 ルポリオールの製造方法。

【請求項4】

酸及び塩基よりなる触媒がアルカリ金属塩を含有するものである、請求項1に記載のポリエーテルポリオールの製造方法。

【請求項5】

アルカリ金属塩が触媒の酸と同一の酸とアルカリ金属との塩である、請求項4に記載のポリエーテルポリオールの製造方法。

【請求項6】

触媒の酸に対する塩基の当量比が0.01~0.9である、請求項1~5のいずれかに記載のポリエーテルポリオールの製造方法。

【請求項7】

触媒の酸が、硫酸、燐酸、フルオロ硫酸、ヘテロポリ酸、環にアルキル側鎖を有していてもよいペンゼンスルフォン酸及びアルキル鎖がフッ素化されていてもよいアルキルスルフォン酸よりなる群から選ばれたものである、請求項1~6のいずれかに記載のポリエーテルポリオールの製造方法。

【請求項8】・

触媒の酸が、活性白土、ゼオライト、金属複合酸化物およびパーフルオロアルキルスルフォン酸基を側鎖に有する樹脂よりなる群から選ばれたものである、請求項1~6のいずれかに記載のポリエーテルポリオールの製造方法。

【請求項9】

ポリオールが2個の1級水酸基を有する炭素数3~10のジオール(ただし脱水により5 員環または6員環の環状エーテルを形成するものを除く)、またはこれと他のポリオール の混合物であって他のポリオールの比率が50モル%未満のものである、請求項1~8の いずれかに記載のポリエーテルポリオールの製造方法。

【請求項10】

ポリオールが 1 , 3 ープロバンジオール、2 ーメチルー 1 , 3 ープロバンジオール、2 , 2 ージメチルー 1 , 3 ープロバンジオールよりなる群から選ばれたジオール、またはこれと他のポリオールとの混合物であって他のポリオールの比率が 5 0 モル % 未満のものである、請求項 1 ~ 9 に記載のポリエーテルポリオールの製造方法。

【請求項11】

反応を120℃以上250℃以下で行う、請求項1~10のいずれかに記載のポリエーテルポリオールの製造方法。

【発明の詳細な説明】

【技術分野】

[0001]

本発明はポリオールの脱水縮合反応によりポリエーテルポリオールを製造する方法に関するものである。詳しくはこの反応を新規な触媒の存在下に行う方法に関するものである

【背景技術】

[0002]

20

30

40

50

ボリエーテルポリオールは弾性繊維や可塑性エラストマーなどのソフトセグメントの原料をはじめ、広範囲な用途を有するポリマーである。ポリエーテルポリオールの代表的なものとしては、ポリエチレングリコール、ポリ(1, 2ープロパンジオール)、ポリテトラメチレンエーテルグリコールなどが知られている。これらのなかでもポリ(1, 2ープロパンジオール)は、室温で液状であって取り扱いが容易であり、かつ安価なので広く用いられている。しかしポリ(1, 2ープロパンジオール)は1級水酸基と2級水酸基を有しているので、用途によってはこれらの水酸基の物性の相異が問題になる。これに対し、1、3ープロパンジオールの脱水縮合物であるポリトリメチレンエーテルグリコールは、1級水酸基のみを有しており、かつ融点も低いので、近年注目されている。

[0003]

ボリエーテルボリオールは、一般に、相当するポリオールの脱水縮合反応によって製造することができる。ただしエチレングリコール、1,4ーブタンジオールおよび1,5ーペンタンジオールなどは、脱水縮合に際して5員環または6員環の環状エーテル、すなわちそれぞれ1,4ージオキサン、テトラヒドロフラン及びテトラヒドロピランを生ずる。そのため、エチレングリコール、1,4ーブタンジオールのポリマーに相当するポリエーテルポリオールは、対応する環状エーテル、すなわちエチレンオキサイド、テトラヒドロフランの開環重合によって製造されている。なお、1,5ーペンタンジオールのポリマーに相当するポリエーテルポリオールは、環状エーテルであるテトラヒドロピランが熱力学的に有利となるため、得ることが困難である。

[0004]

ボリオールの脱水縮合反応によるボリエーテルボリオールの製造は、一般には酸触媒を用いて行われている。触媒としては、沃素、沃化水素や硫酸などの無機酸、およびパラトルエンスルフォン酸などの有機酸(特許文献 1 参照)、バーフルオロアルキルスルフォン酸基を側鎖に有する樹脂(特許文献 2 参照)、硫酸、活性白土、ゼオライト、有機スルフォン酸、ヘテロボリ酸などと塩化第一銅との組み合わせ(特許文献 3 参照)などが提案されている。また、反応方法としては、まず窒素雰囲気下で脱水縮合反応を行い、次いで下に脱水縮合反応を行う方法(特許文献 4 参照)も提案されている。しかしながら、これらの従来から提案されている方法では、高重合度のポリエーテルポリオールを製造するという問題がある。

【特許文献1】米国特許第2520733号明細書

【特許文献 2】 国際公開第92/09647号パンフレット

【特許文献3】米国特許第5659089号明細書

【特許文献4】米国特許出願公開第2002/0007043号明細書

【発明の開示】

【発明が解決しようとする課題】

[0005]

従って本発明は、穏和な反応条件でのポリエーテルポリオールの脱水縮合により高重合度で着色の少ないポリエーテルポリオールを高収率で製造する方法を提供しようとするものである。

【課題を解決するための手段】

[0006]

本発明者らは、特定の触媒系を用いることにより上記目的を達成することができることを見出し、本発明を完成するに至った。

即ち本発明の要旨は、ポリオールの脱水縮合反応によりポリエーテルポリオールを製造するに際し、酸および塩基よりなる触媒の存在下に反応を行うことを特徴とするポリエーテルポリオールの製造方法、に存する。

【発明の効果】

[0007]

本発明の製造方法によれば、穏和な条件下での反応で高重合度で着色の少ないポリエーテ

10

20

30

40

50

10

30

40

50

ルポリオールを効率よく製造することができる。

【発明を実施するための最良の形態】

[0008]

本発明で用いる触媒の酸としては、従来からできるにはして応能はして応能はして病性があることができる触媒としてはれているのとができる触媒として作用するものの、おは、例えばいって、独立しておいったがでいる。酸として流解して均一系触媒として作用するもののいずれであってもよいなな酸としば、がカースルフォン酸等ののオースルフォン酸等のフェインで、カーフェインで、カーフェルンで、カーアルキル側鎖を有して、カーアルとしてがあれていて、後合酸化物、カーアルシリカーが容易でかって、カーアルを表を側鎖に有すなどがあれていた。これらの中でも硫酸が最も好ましい。

[0009]

触媒の塩基としては、有機塩基、及びアルカリ金属が好ましく、特に有機塩基が好まし

触媒の有機塩基としては含窒素有機塩基、特に3級窒素原子を有する含窒素有機塩基が好ましい。そのいくつかを例示すると、ピリジン、キノリン等のピリシクロ[4 を有する含窒素環式化合物、Nーメチルイミダゾール、1,5ージアザビシクロ[4 3.0]ー5ーノネン、1,8ージアザビシクロ[5.4.0]ー7ーウンデセン等のトリアルキルアミンなどがあげられる。これらの中でもピリジン骨格を有する合窒素環式化合物、トリエチルアミンや格を有するの、NーC=N結合を有する含窒素環式化合物が好ましく、入手が容易で安価である点でいまりが最も好ましい。有機塩基は触媒の酸に対して当量未満、すなわち触媒のはピリジンが最も好ましい。角機塩基は触媒の酸に対して当量未満、ではピリジンが最も好ましい。角機塩基は触媒の酸に対して当量よれち触媒の酸は対して当量以上であり、好ましくは0.01当量以上であり、好ましくは0.9当量以下、より好ましくは0.5

[0010]

上記の酸と有機塩基は、反応系内で別々に存在していても良いし、また、酸と有機塩基とで塩を形成していても良い。また予め酸と有機塩基とで塩を形成しているものを使用してもよい。

触媒の塩基であるアルカリ金属としては、Li,Na,K,Csが好ましく、Naが特に好ましい。アルカリ金属を用いる場合、アルカリ金属と触媒の酸とでアルカリ金属塩を形成しているものが好ましく用いられる。

[0011]

アルカリ金属塩としては、硫酸塩、、ハロゲン化物、リン酸塩、リン酸水素塩、、ハロゲン化物、リン酸塩、リンスルフォン酸塩、パラトルエンスルフォン酸塩、水ウ酸塩等の塩、トリフルオン酸塩、水砂塩、酢酸塩等の有機スルフォン酸塩、酢酸塩等のカルボンと塩などが挙げられる。反応系内では、アルカリ金属塩とフリーの酸が共存するのが好ましく、この場合、アルカリ金属塩を形成する酸とフリーの酸とは同一であることが好ました。この場合、触媒である酸とそのアルカリ金属塩を各々用いてもした。とに対した水素塩、水酸化物、金属単体等を触媒である酸と反応せしめることに対して、水酸塩はよりなる触媒を調製することもできる。例えば反応基質の酸および硫酸のアルカリ金属炭酸塩と硫酸を反応せしめ、硫酸および硫酸のアルカリ金属塩を含む液とすることができる。

[0012]

アルカリ金属塩は触媒の酸に対し、アルカリ金属として、好ましくは0.01当量以上

10

30

40

50

、より好ましくは O . O 5 当量以上であり、好ましくは O . 9 当量以下、より好ましくは O . 5 当量以下となるように用いるのがよい。

反応原料のポリオールとしては、1,3-プロパンジオール、2-メチルー1,3-プ ロパンジオール、 2 , 2 - ジメチル- 1 , 3 - プロパンジオール、 1 , 6 - ヘキサンジオ ール、1,7-ヘプタンジオール、1,8-オクタンジオール、1,9-ノナンジオール 、1,10-デカンジオール、1,4-シクロヘキサンジメタノール等の2個の1級水酸 基を有するジオールを用いるのが好ましい。ただし、2個の1級水酸基を有するジオール であっても、エチレングリコール、1,4-ブタンジオール,1,5-ペンタンジオール 等は、前述のように脱水縮合反応により環状エーテルエーテルを生成するので、本発明方 法の原料としては好ましくない。通常はこれらのジオールを単独で用いるが、所望ならば 2種以上のジオールの混合物として用いることができる。しかしこの場合でも主たるジオ ールが50モル%以上を占めるようにするのが好ましい。また、これらのジオールに主た るジオールの脱水縮合反応により得られた2~9量体のオリゴマーを併用することができ る。さらには、トリメチロールエタン、トリメチロールプロパン、ペンタエリスリトール 等のトリオール以上のポリオール、あるいはこれらのポリオールのオリゴマーを併用する こともできる。しかしこれらの場合でも主たるジオールが50モル%以上を占めるように するのが好ましい。通常は1,4-ブタンジオールや1,5-ペンタンジオールなどの脱 水縮合反応により5員環や6員環の環状エーテルを生成するものを除き、2個の一級水酸 基を有する炭素数3~10のジオール、またはこれと他のポリオールとの混合物であって 他のポリオールの比率が50モル%未満のものを反応に供する。好ましくは、1,3-プ ロパンジオール、2ーメチルー1, 3ープロパンジオール、2, 2ージメチルー1, 3ー プロパンジオールよりなる群から選ばれたジオール、またはこれと他のポリオールとの混 合物であって他のポリオールの比率が50モル%未満のものを反応に供する。

[0013]

本発明方法によるポリオールの脱水縮合反応によるポリエーテルポリオールの製造は、 回分方式でも連続方式でも行うことができる。回分方式の場合には、反応器に原料のポリ オールおよび触媒の酸と塩基とを仕込み、攪拌下に反応させればよい。連続反応の場合に は、例えば多数の攪拌槽を直列にした反応装置や流通式反応装置の一端から原料のポリオ ールと触媒を連続的に供給し、装置内をピストンフローないしはこれに近い態様で移動さ せて、他端から反応液を連続的に抜き出す方法を用いることができる。触媒の酸は原料の ポリオールに対して通常は0.001~0.3重量倍用いる。均一系触媒として作用する 酸であれば0.001~0.1重量倍用いるのが好ましい。なお、連続反応でかつパーフ ルオロアルキルスルフォン酸基を側鎖に有する樹脂のように不均一触媒として作用する酸 を用いる場合には、これを反応液と一緒に抜き出さずに反応装置内に滞留させておき、こ れに原料のポリオールを連続的に供給する方法を採用することができる。この場合には、 通常は反応装置内に滞留している酸に対して、下限が、通常0.1重量倍以上、好ましく は1重量倍以上であり、上限が通常10000重量倍以下、好ましくは1000重量倍以 下の原料ポリオールを1時間に供給する。なお、この場合には反応装置内の酸に対する塩 基の当量比が経時的に低下することがあるので、必要に応じて原料ポリオールと共に塩基 を供給して、酸に対する有機塩基の当量比が所望の値を維持するようにする。

[0014]

脱水縮合反応の温度は、下限が、通常120℃以上、好ましくは140℃以上であり、上限が通常250℃、好ましくは200℃以下で反応を行うのがよい。反応は窒素やアルゴン等の不活性ガス雰囲気下で行うのが好ましい。反応圧力は反応系が液相に保持される範囲であれば任意であり、通常は常圧下で行われる。所望ならば反応により生成した水の反応系からの脱離を促進するため、反応を減圧下で行ったり、反応系に不活性ガスを流通させてもよい。

[0015]

反応時間は触媒の使用量、反応温度および生成する脱水縮合物に所望の収率や物性などにより異なるが、下限が、通常、0.5時間以上、好ましくは1時間以上であり、上限が

通常50時間以下、好ましくは20時間以下である。なお、反応は通常は無溶媒で行うが、所望ならば溶媒を用いることもできる。溶媒は反応条件下での蒸気圧、安定性、原料および生成物の溶解性などを考慮して、常用の有機合成反応に用いる有機溶媒から適宜選択して用いればよい。

#### [0016]

生成ポリエーテルポリオールの反応系からの分離・回収は常法により行うことができる 。酸として不均一系触媒として作用するものを用いた場合には、まず濾過や遠心分離によ り反応液からけん濁している酸を除去する。次いで蒸留または水などの抽出により低沸点 のオリゴマーや塩基を除去して、目的とするポリエーテルポリオールを取得する。均一系 触媒として作用する酸を用いた場合には、まず反応液に水を加えてポリエーテルポリオー ル層と酸、塩基およびオリゴマーなどを含む水層を分層させる。なお、ポリエーテルポリ オールの一部は触媒として用いた酸とエステルを形成しているので、反応液に水を加えた 後、加熱してエステルを加水分解してから分層させる。この際、ポリエーテルポリオール および水の双方に親和性のある有機溶媒を水と一緒に用いると、加水分解を促進すること ができる。また、ポリエーテルポリオールが高粘度で分層の操作性がよくない場合には、 ポリエーテルポリオールに親和性があり、かつ蒸留によりポリエーテルポリオールから容 易に分離しうる有機溶媒を用いるのも好ましい。分層により取得したポリエーテルポリオ ール相は蒸留して残存する水や有機溶媒を留去し、目的とするポリエーテルポリオールを 取得する。なお、分層により取得したポリエーテルポリオール相に酸が残存している場合 には、水やアルカリ水溶液で洗浄したり、アニオン交換樹脂や水酸化カルシウム等の固体 塩基で処理して残存している酸を除去してから蒸留に供する。

#### [0017]

本発明の方法により得られるポリエーテルポリオールは、重量平均分子量(Mw)が、下限が通常600以上、好ましくは1200以上であり、上限が通常3000以下、好ましくは1500以下である。

数平均分子量(Mn)は、下限が通常500以上、好ましくは1000以上であり、上限が通常10000以下、好ましくは5000以下である。

#### [0018]

分子量分布(Mw/Mn)は、1に近いほど好ましく、上限は通常3以下、好ましくは2. 5以下である。

またハーゼン色数は、0に近いほど好ましく、上限は通常、120以下、好ましくは100以下である。

#### 【実施例】

#### [0019]

以下に実施例により本発明をさらに具体的に説明する。

<重量平均分子量(Mw)および数平均分子量(Mn)の測定>

ポリエーテルポリオールの重量平均分子量(Mw)および数平均分子量(Mn)の測定は、ゲルパーミエーションクロマトグラフィーにより下記の条件で行い、ポリテトラヒドロフランを基準に算出した。

#### カラム:

TSK-GEL GMHXL-N (7.8 mm ID×30.0 c m L) (東ソー株式会社)

#### 質量較正:

POLYTRTRAHYDROFURAN CALIBRATION KIT (Polymer Laboratories)

( Mp = 547000, 283000, 99900, 67500, 35500, 15000, 6000, 2170, 1600, 1 300 )

#### 溶媒: テトラヒドロフラン

<ハーゼン色数>

ポリエーテルポリオールの着色の程度は、ハーゼン色数米国公衆衛生協会(APHA)の規格に規定されているハーゼン色数で表した。

10

20

30

40

50

[0020]

ハーゼン色数:キシダ化学社製 APHA色数標準液(NO.500)を希釈して調製した標準液を用い、JIS KOO71-1に準じて比色して求めた。

実施例:

<1,3-プロパンジオールの蒸留精製>

還流冷却管、窒素導入管、温度計および攪拌機を備えた200ml四つロフラスコに窒素雰囲気下に、100.0gの1,3-プロパンジオール(アルドリッチ社製試薬、純度98%, Batch# 00312JO)および0.70gの水酸化カリウムを仕込んだ。フラスコをオイルバスに入れて加熱し、液温が147℃になったならば温度を147~152℃に保持した。2時間後、フラスコをオイルバスから取り出して室温まで放置して冷却した。次いで減圧下、約100℃にて単蒸留した。初留10gをすて、留出物約80gを回収した。

10

[0021]

<1,3-プロパンジオールの脱水縮合反応>

30

[0022]

比較例1 ピリジンを添加しなかった以外は実施例1と全く同様にしてポリトリメチレンエーテルグリコールを得た。結果を表1に示す。

実施例2

ピリジンの代わりに 0.0629gの3-ピコリンを使用した以外は実施例 1 と全く同様にしてポリトリメチレンエーテルグリコールを得た。結果を表 1 に示す。

[0023]

実施例3

実施例 4

ピリジンの代わりに 0.0554gのN-メチルイミダゾールを使用した以外は実施例 1と全く同様にしてポリトリメチレンエーテルグリコールを得た。結果を表 1 に示す。

40

ピリジンの代わりに 0. 1 0 3 gの 1, 8 - ジアザビシクロ [5. 4. 0] - 7 - ウンデセンを使用した以外は実施例 1 と全く同様にしてポリトリメチレンエーテルグリコール

[0024]

を得た。結果を表1に示す。

実施例5

ピリジンの代わりに0.0358gの炭酸ナトリウムを使用した以外は実施例1と全く同様にしてポリトリメチレンエーテルグリコールを得た。結果を表1に示す。

[0025]

## 【表】】

表1

		Mn	Mw	Mw/Mn	ハーゼン 色数	収量(g)
╁─	実施例1	2, 173	4, 322	1. 99	64	37. 0
	比較例1	1, 544	2, 830	1. 83	130	36. 9
	実施例2	2, 029	3, 883	1. 91	69	37. 1
	実施例3	2, 198	4, 293	1. 95	52	37. 3
	実施例4	2, 460	4, 956	2. 01	75	37. 4
	実施例5	1, 948	3, 773	1. 94	94	37. 1

10

【産業上の利用可能性】

[0026]

本発明方法によれば、高重合度で着色の少ないポリエーテルポリオールを高収率で得る ことができる。

# This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

## **BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

BLACK BORDERS

IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES

FADED TEXT OR DRAWING

BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING

SKEWED/SLANTED IMAGES

COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS

GRAY SCALE DOCUMENTS

LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT

REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY

## IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

☐ OTHER:

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.